



① Veröffentlichungsnummer: 0 539 989 A1

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(1) Anmeldenummer: 92118515.3

(1) Int. Cl.5: C07C 17/00, C07C 19/08

2 Anmeldetag: 29.10.92

3 Priorität: 01.11.91 DE 4136054

Veröffentlichungstag der Anmeldung: 05.05.93 Patentblatt 93/18

Benannte Vertragsstaaten: BE CH DE DK ES FR GB IT LI NL SE 7) Anmelder: HOECHST AKTIENGESELLSCHAFT Postfach 80 03 20 W-6230 Frankfurt am Main 80(DE)

2 Erfinder: Hopp, Peter, Dr. Marxhelmer Strasse 12 W-6238 Hofhelm am Ts.(DE)

- (R 227).
- Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstel lung von 1,1,1,2,3,3,3 - Heptafluorpropan, dadurch gekennzeichnet, daß man 2-Chlorheptafluorprepan mit Wasserstoff in einem Molverhältnis von 1:1 bis 1:10 in der Gasphase an einem Palladium, Platin, Ruthenium, Rhodium, Nickel oder Kupfer enthalten den Träger - Katalysator bei Temperaturen von 100 bis 400 °C und Drucken von 1 bis 50 bar umsetzt.

15

20

25

30

35

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von 1,1,1,2,3,3,3-Heptafluorpropan (R 227) durch Hydrodechlorierung von 2-Chlorheptafluorpropan an einem Katalysator. R 227 ist als Treibgas und in Klimaanlagen einsetzbar.

Die Herstellung von R 227 aus Hexafluorpropen und Fluorwasserstoff mit Hilfe eines Aktivkohle-Katalysators ist bereits bekannt (GB-PS 902 590). Allerdings befinden sich im Produkt ungesättigte, giftige Verbindungen, z.B. unumgesetztes Hexafluorpropen.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung von 1,1,1,2,3,3,3 – Hep – tafluorpropan, dadurch gekennzeichnet, daß man 2 – Chlorheptafluorpropan mit Wasserstoff in einem Molverhältnis von 1:1 bis 1:10 in der Gasphase an einem Palladium, Platin, Ruthenium, Rhodium, Nickel oder Kupfer enthaltenden Träger – Kataly – sator bei Temperaturen von 100 bis 400 °C und Drucken von 1 bis 50 bar umsetzt.

Als Trägermaterial sind beispielsweise geeig – net Aktivkohle, Lithium – Aluminium – Spinell, Alu – miniumoxid; vorzugsweise verwendet man Aktiv – kohle.

Der Gehalt des Träger – Katalysators an Pd, Pt, Ru, Rh, Ni oder Cu beträgt im allgemeinen 0,2 bis 5 Gew. – %, bezogen auf das Gesamtgewicht des Katalysators. Vorzugsweise setzt man Palladium ein.

Die Reaktionstemperatur betragt vorzugsweise 200 bis 300°C; der bevorzugte Druckbereich ist 1 bis 5 bar.

Pro Mol 2 - Chlorheptafluorpropan werden 1 bis 10 Mol Wasserstoff, vorzugsweise 1 bis 3 Mol Wasserstoff eingesetzt.

Da es sich beim erfindungsgemäßen Verfahren um eine Hydrodechlorierung unter hydrierenden Bedingungen handelt, entstehen im Unterschied zu dem bekannten Verfahren gemäß GB – PS 902 530 keine ungesättigten Verbindungen, insbesondere keine giftigen.

Die Herstellung des als Ausgangsmaterial ein – gesetzten 2 – Chlorheptafluorpropans ist in Che – mical Abstracts (C91 – 081033) beschrieben.

Das entstehende Gasgemisch wird mit Wasser gewaschen, entsäuert und kondensiert. Eine GC – Analyse zeigt die Zusammensetzung des so ge – wonnenen Rohgases.

Beispiel

Ein senkrecht angeordneter, elektrisch beheizter Rohrreaktor aus Stahl (Länge = 100 cm, Durchmesser = 2 cm) wurde mit 200 ml Aktivkohle beschickt, die mit 0,7 Gew.-% Palladium dotiert war.

Der Katalysator wurde 6 Stunden lang bei 250°C unter Durchleiten von 5 I Wasserstoff pro Stunde konditioniert. Danach wurden 0,4 Mol/h C F₃ - CCIF - CF₃ und 1 Mol/h Wasserstoff bei 250°C und Normaldruck eindosiert. Die den Reaktor verlassenden Reaktionsgase passierten eine Wasserwäsche mit anschließender Trocknung und Kondensation bei - 15°C.

Umsatz: 89 % Selektivität: 85 %

Patentansprüche

- Verfahren zur Herstellung von 1,1,1,2,3,3,3 –
 Heptafluorpropan, dadurch gekennzeichnet,
 daß man 2 Chlorheptafluorpropan mit Was –
 serstoff in einem Molverhältnis von 1:1 bis 1:10
 in der Gasphase an einem Palladium, Platin,
 Ruthenium, Rhodium, Nickel oder Kupfer ent –
 haltenden Träger Katalysator bei Tempera –
 turen von 100 bis 400°C und Drucken von 1
 bis 50 bar umsetzt.
- Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekenn zeichnet, daß der Gehalt des Träger – Kataly – sators an Pd, Pt, Ru, Rh, Ni oder Cu 0,2 bis 5 Gew. – % beträgt.
- Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß man einen Palladium enthaltenden Träger – Katalysator einsetzt.
- Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß man pro Mol 2 – Chlorheptafluorpropan 1 bis 3 Mol Wasserstoff einsetzt.

50

73



EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

ΕP 92 11 8515

	T. Change As Diden	E DOKUMENTE ats mit Angabe, soweit erforderlie	h. Betrifft	KLASSIFIKATION DER
tegorie	der maßgeblie	hen Teile	Anspruch	ANMELDUNG (Int. CL5)
	WO-A-9 105 752 (E. * Ansprüche 1-4,7-8 5-6 *	I. DU PONT DE NEMOUF ,16,18-20; Beispiele	RS) 1-2,4	C07C17/00 C07C19/08
	5-0		3	
	EP-A-0 379 793 (ICI) * Ansprüche; Beispiele *		3	}
	·			
			:	
				SACHGEBIETE (Int. Cl.5
				C07C
				[
	1			
	-			
Der v	orliegende Recherchenbericht wur			
	DEN HAAG 03 FEBRUAR 1993			ZERVAS B.
	KATEGORIE DER GENANNTEN	E : Literes P	'atentiokument, das jed	Theorien oder Grundskize och erst am oder
X : vo	n besonderer Bedeutung allein betrach o besonderer Bedeutung in Verbindun	itet nach der	n Anneldelatum veröff Ameldung angeführtes i	entlicht worden ist